80美加强的根本集 BRESH STERA

(21) 3468200/23-26

(22) 09.07.82

(46) 23.02.84. Бюл. № 7 (72) В. А. Вайдуков, Н. И. Глаголев и В. Н. Шалыгин

(71) Дзержинский филиал Ленинградского научно-исследовательского и конструкторского института химического машиностроения

(53) 621.928.37 (088.8)

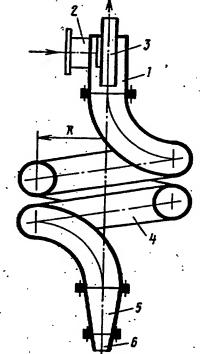
(56) 1. Авторское свидетельство СССР

№ 638382 кл. В 04 С 3/06, 1977.

2. Патент США № 3404778, кл. 209-211,

(54) (57) 1. УСТРОИСТВО ДЛЯ РАЗДЕЛЕния суспензии в вихревом потоКЕ, содержащее цилиндрический корпус с тангенциальным входным и осевым сливным патрубками и коническую сужающуюся к выходу камеру с песковым патрубком, отличающееся тем, что, с целью повышения эффективности разделения, устройство снабжено цилиндрической вихревой камерой, выполненной в виде винтовой спирали с диаметром, равным диаметру корпуса, и размещенной между цилиндрическим корпусом и конической камерой.

2. Устройство по п. 1, отличающееся тем, что цилиндрическая вихревая камера выполнена в виде многовитковой винтовой спирали.



Изобретение относится к устройствам для разделения суспензий под действием центробежных сил и может быть использовано в химической, целлюлозно-бумажной микробиологической и пищевой промыш-

Известно устройство, содержащее цилиндрическую вихревую камеру с многовитковой спиральной вставкой, подводящий спиральный патрубок, песковой и сливной патрубки [1].

Недостатком данного устройства является значительное гидравлическое сопротивление многовитковой спиральной вставки.

Наиболее близким по технической сущности к изобретению является устройство, 15 содержащее цилиндрический корпус с тангенциальным входным и осевым сливным патрубками и коническую сужающуюся к выходу камеру с песковым патрубком [2].

Недостатками известного устройства являются сложность изготовления удлиненной 20 конической части, большие габариты устройства по высоте и повышенное гидравлическое сопротивление.

Цель изобретения — повышение эффек-

тивности разделения.

Поставленная цель достигается тем, что устройство для разделения суспензий в вихревом потоке, содержащее цилиндрический корпус с тангенциальным входным и осевым сливным патрубками и коническую сужающуюся к выходу камеру с песковым патрубком, снабжено цилиндрической вихревой камерой, выполненной в виде винтовой спирали с диаметром, равным диаметру корпуса, и размещенной между цилиндрическим корпусом и конической камерой.

Кроме того, цилиндрическая вихревая камера может выполняться в виде многовитковой винтовой спирали.

На фиг. 1 изображено предлагаемое устройство, разрез; на фиг. 2 — то же, вид 40

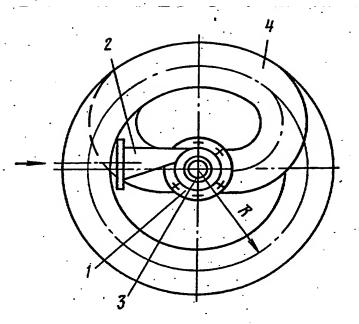
Устройство состоит из цилиндрического корпуса 1, к которому тангенциально примыкает входной патрубок 2, а сверху расположен осевой сливной патрубок 3. К ткорпусу I примыкает ниже сливного патруб- 45 ка 3 одно- или многовитковая винтовая спираль 4 с радиусом R. Нижняя часть спирали 4 соединена с конической сужающейся к выходу камерой 5, заканчивающейся песковым патрубком 6.

Устройство работает следующим обра-

Исходную суспензию через тангенциальный патрубок 2 под напором подают в рабочую полость цилиндрического корпуса 1, где она приобретает интенсивное вращательное движение. На твердые частицы суспензии действует центробежная сила, которая направляет их к стенкам корпуса. В спирали 4 корпуса 1 на твердые частицы суспензии действует дополнительная-силаинерции от поворота вихря суспензии по витку радиуса R.

Поскольку линейная скорость твердых частиц в полости корпуса і достигает больших величин (15 м/с и более), изменение ее направления по витку спирали ведет к возникновению значительной дополнительной силы инерции, которая, накладываясь на основную центробежную силу, способствует выделению более мелкого класса твердой фракции. На внутренней вогнутой стороне витка эта дополнительная сила инерции направлена против основной центробежной силы, но поскольку она меньше ее. то только несколько ослабляет ее с последующим значительным увеличением на выпуклой стороне. Из полости винтовой спирали 4 разделяемая суспензия направляется в коническую камеру 5 и далее, сгущаясь, выгружается через песковой патрубок 6. Обратный осветленный вихрь суспензии при своем восхождении вновь попадает в винтовую полость спирали 4, где на унесенные твердые частицы действует двойное центробежное поле, способствующее их выделению в нисходящий вихрь суспензии. Очищенная жидкая фаза восходящим потоком из корпуса 1 отводится через сливной патрубок 3.

Таким образом, в витках винтовой спирали вихревой камеры на твердые частицы суспензии действует дополнительная сила инерции, которая, накладываясь на основную центробежную силу, способствует выделению более мелкого класса твердой фракции, что значительно повышает эффективность разделения суспензий в аппарате. Подбором количества винтков спирали можно в зависимости от физико-химических свойств твердой фазы суспензии увеличивать время пребывания обрабатывае-. мой суспензии в вихревой камере устройства, сохраняя его небольшие габариты и компактность. За счет развитой цилиндрической части предлагаемого устройства длину конической части можно уменьшить, т. е. перейти на конуса с большим углом конусности, которые легко обработать на токарных станках.



Фиг.2

Редактор С. Свенко Заказ 187/10

Составитель В. Тимошков
р С. Саенко Техред И. Верес Корректор О. Билак
в7/10 Тираж 551 Подписное
ВНИИПИ Г сударственного комитета СССР
п делам изобретений и открытий
113035, М сква, Ж—35, Раушская наб., д. 4/5
Филнал ППП «Патент», г. Ужгород, ул. Проектиая, 4